

无机膜处理造纸黑液的研究

刘广立 施汉昌 黄 霞 钱 易 朱金明

提要 采用 $0.2 \, \mu m$ 和 $0.8 \, \mu m$ 的微滤膜对造纸黑液进行了分离特性研究。结果表明,微滤膜的渗透通量并不是随着温度的升高而增大,微滤膜对有机物的分离是以截留木素为主的,对钠盐没有截留作用,但对硅有较高的截留率,可达 $80 \, \%$ 以上。

关键词 微滤膜 造纸黑液 木素 硅 渗透通量

与有机膜相比,无机膜具有高温热稳定性、抗化学腐蚀、耐压降和机械稳定性好等优点。无机膜可以进行长期稳定的分离操作,特别适合工业废水的处理,成为苛刻条件下精密过滤分离的重要新技术,日益受到重视[1]。造纸黑液的固形物含量高且溶液呈碱性,对分离膜的性能要求较高[2~3]。本文研究了微滤膜处理造纸黑液的分离特性,包括木素、二氧化硅和钠盐的分离效果。

1 试验部分

1.1 膜材料

采用 $0.2 \mu m$ 和 $0.8 \mu m$ 的微滤膜,膜管直径 7 mm,长度 30 cm,有效过滤面积 $0.057 3 m^2$ 。

1.2 造纸黑液特征

造纸黑液取自山东省安丘造纸厂硫酸盐法麦草制浆车间,COD~8.~9~g/L,SS~90~g/L,VSS~55~g/L,总钠 $17 \sim 25~g/L$, $SiO_2~3.~5~g/L$ 。

1.3 试验装置

采用日本三菱制造的错流过滤膜装置,自制管式膜过滤组件(见图 1)。水箱容积 22 L,循环泵流量 165 L/min,电机功率 2.2 kW。实际操作压力 0.2 MPa。

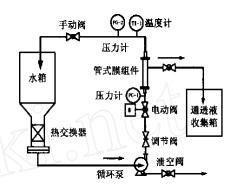
1.4 分析项目及方法

SS 和 VSS 采用重量法;COD 采用重铬酸钾法;碱木素含量采用酸析木素后称重测定;总钠采用原子吸收法;二氧化硅测定方法见文献[4]。

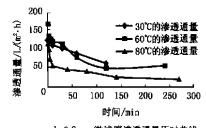
2 结果与讨论

2.1 不同温度下微滤膜的通量变化

麦草浆黑液的含碱量低、粘度较大,其流动性较差,尤其在高浓度时更是如此,这也是膜分离技术不能将麦草浆黑液浓缩至很高的固形物浓度(45%



a 0.8 μm 微滤膜渗透通量历时曲线



b 0.2 μm 徹滤膜渗透通量历时曲线

2 不同温度时微滤膜渗透通量的历时曲线

~55%)的原因之一。温度升高,有利于降低粘度,增强其流动性,减少膜面的浓差极化。

图 2 给出了微滤膜的渗透通量与温度的关系。 对于 $0.8 \mu m$ 的微滤膜,30 的稳定渗透通量为 $37 L/(m^2 h)$,60 的稳定渗透通量为49 $L/(m^2 h)$,

给水排水 Vol. 27 No. 11 2001 49



的稳定渗透通量为 13 L/(m²·h),随着温度的 升高,其渗透通量变化趋势为: $J_{80} < J_{30} < J_{60}$; 对于0.2 µm的微滤膜,30 的稳定渗透通量为 63 L/(m² h),60 的稳定渗透通量为58 L/(m² h), 的稳定渗透通量为21 L/(m² h),随着温度的 升高,其渗透通量变化趋势为: $J_{80} < J_{30}$ 而且 0.2 µm 微滤膜的渗透通量大于 0.8 µm 微滤 膜的渗透通量。这表明,升高温度并不一定能够提 高渗透通量,当温度过高时反而会引起通量的下降, 同时渗透通量的大小与膜孔径无关,膜孔径大的反 而更容易堵塞,稳定渗透通量更小。可能的原因是, 与常规的水溶液相比,黑液的固形物含量很高,膜面 会形成厚的滤饼层,温度过高则滤饼层更容易被压 密,渗透通量反而下降,考虑经济因素以30 作温度较合适。由于试验设备的限制,未能进行操 作压力和膜面流速对渗透通量影响的研究。

2.2 微滤膜对有机物的分离效果

黑液的有机物组成成分复杂,包括碱木素、中小 纤维和半纤维以及草浆不同程度的降解产物如木聚 糖、有机酸等。从表 1 可以看出,无论是 0.2 μm 还 是 0.8 µm 的微滤膜对 COD .碱木素 .SS 和 VSS 均 有一定的分离效果,特别是对碱木素去除率可达 83 %。对比 SS 和 VSS 的数值,以 0.2 µm 微滤膜为 例,透过液的 SS 为 67 g/L,比原黑液 SS 浓度降低 23 g/L ,透过液的 VSS 为 55 g/L ,比原黑液 VSS 浓 度降低了 27 g/L,这表明无机膜对黑液固形物的分 离是以去除有机物 ——碱木素为主,由碱木素产生 的 COD 占总 COD 的 50 %以上。文献[5]报道,从 黑液中提取的稻麦草木素分子量分布范围宽,数均 分子量为 14 313, 重均分子量为 48 679, 分子量大于 20 000 的部分占 57.1%。尽管本次试验采用的是 膜孔径为 0.2 µm 和 0.8 µm 的微滤膜,远大于黑液 各有机组成成分的水力半径,但是由于微滤膜的孔 径曲率较大,同时黑液的有机物浓度很高,很容易堵 塞膜孔,在膜面形成凝胶层,引起实际的分离效果的 提高。当然,分离效果的提高是以膜污染严重,膜通 量减小为代价的。

2.3 微滤膜对钠盐的分离效果

黑液中的钠盐主要来自蒸煮用碱液,若为烧碱法制浆则为氢氧化钠和与有机物结合的钠;若为硫

表 1 微滤膜对 COD.碱木素 .SS 和 VSS 的分离效果

项目	COD		碱木素		SS		VSS	
£4 *	测定值	去除	测定值	去除	测定值	去除	测定值	去除
种类	g/L	率/ %	g/L	率/ %	g/L	率/ %	g/L	率/ %
原黑液	8.9		25.2		90		55	
0.2 μm 微滤膜 的透过液	4.4	51	4.2	83	67	26	28	49
0.8 µm 微滤膜 的透过液	3.7	58	4.1	83	64	29	33	40

注:0.2 μm和0.8 μm微滤膜的透过液分析均为稳定渗透通量时的平均值。

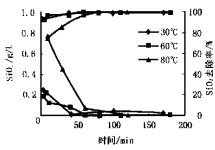
表 2 微滤膜对钠盐的截留情况

项目	原黑液	0.2 µm 透过液	0.8 µm 透过液	备注
总 Na	a 18 g/L b 24 g/L	18 g/L	24 g/L	0.2 μm和0.8 μm微滤膜所用黑液 的总钠浓度不同(a 为0.2 μm微滤 膜用黑液;b 为0.8 μm微滤膜用黑 液)

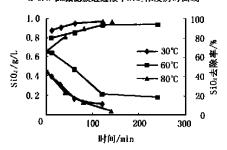
酸盐法制浆则包括与有机物化合的钠, Na2CO3, Na₂SO₄,Na₂S₂O₃、Na₂S 和 NaOH 等。文献[6]给出 了硫酸盐法造纸黑液中钠离子与有机物结合的情 况,其中1个木素单体可以结合0.8 mol 钠离子,即 1 kg 木素可结合 0.1 kg 钠。表 2 给出了 0.2 µm 和 0.8 µm 微滤膜对总钠的截留情况,显然微滤膜对钠 盐没有截留作用。但是如果按照每 g 木素结合 0.1 g钠来计算,微滤膜对木素的截留能力可以达到 21 g/L,则相应地可以截留钠 2.1 g/L,这与实际不 符。分析原因是,黑液虽是碱液但不是强碱,而是一 个很强的缓冲溶液;黑液虽不是胶体,但由于其中存 在各种胶体物质,在一定条件下具有胶体性质。碱 木素与钠的结合主要靠其的苯酚基 ROH 与钠作 用:ROH + NaOH = R - ONa + H₂O,同时由于碱木 素比表面积大,溶解于黑液中呈亲水性胶体存在,部 分钠离子是被吸附在上面去的。当木素在膜一侧被 截留,浓度升高,而另一侧无机阴离子浓度升高的时 候,为了维持溶液的电中性,钠离子就会发生迁移, 一部分可能来自碱木素吸附的钠离子,另一部分可 能来自苯酚基与钠离子的电离。具体各部分的钠盐 变化情况有待于进一步研究。

2.4 微滤膜对二氧化硅的分离效果





a 0.8 µm微滤膜透过液中SiO.浓度历时曲线



b 0.2 pm微滤膜透过液中SiO2浓度历时曲线

图 3 微滤膜透过液中 SiO₂ 浓度历时曲线

目前草浆黑液的碱回收率仅在 70 %左右 .其主 要原因是黑液中硅含量高,这造成了两种后果:一是 在黑液蒸发时加热管结垢较快,使传热系数迅速下 降,甚至造成加热管严重堵塞;二是在黑液燃烧过程 中可以形成硅酸钠,粘附于燃烧炉上,形成灰垢,难 以清除。尽管诸多文献报道超滤膜可以把二氧化硅 截留住,但超滤法除硅费用太高,从未有过实际应用 的报道[3,7]。图 3 给出了微滤膜对二氧化硅的分离 结果,在不同温度下 0.2 µm 和 0.8 µm 微滤膜对二 氧化硅的截留率达到了80%以上,达稳定通量时透 过液的二氧化硅浓度降低到 0.2 g/L 以下。这表明 采用微滤技术就可以把二氧化硅除去。文献[8]指 出,在稻草原料中,硅主要以粒径为 15 µm 的硅晶 胞形式存在(占90%),在制浆过程中硅晶胞作为整 体与碱反应,由于pH和温度较高,使硅晶胞部分溶 解。溶解的硅粒子直径很小, 当硅粒子直径为 3.5 nm 时,3 h内仅有45%溶解。因此,在造纸黑液中, 硅要么以硅酸盐的离子形式存在,要么以粒径为 nm 级的颗粒存在。按照微滤膜的分离理论,是不可能 从溶液中将硅分离的,但是由干黑液是一个高浓度 的分散体系,过滤过程中造成的膜污染现象很严重, 当达到稳定通量时膜的实际孔径发生了很大变化或者膜面形成的滤饼层决定了对溶液的分离效果。尽管如此,与有机超滤膜相比,微滤膜造价较低且使用寿命长,通量较大(0.2 µm 膜的常温稳定渗透通量为 63 L/(m²·h))。如果能进一步提高渗透通量的话,与其他除硅方法(如石灰法和同步除硅法)相比还是有一定的优势的。

3 结论

- (1) 在操作压力 0.2 MPa 下 $,0.2 \text{ }\mu\text{m}$ 和 $0.8 \text{ }\mu\text{m}$ 的微滤膜适宜的操作温度为 30 ,渗透通量分别为 $37 \text{ }L/(\text{m}^2 \text{ }h)$ 和 $63 \text{ }L/(\text{m}^2 \text{ }h)$ 。温度过高 ,引起滤饼层的压密 ,渗透通量反而下降 。
- (2) 微滤膜对造纸黑液 SS, VSS 和 COD 的去除是以碱木素为主,对碱木素的去除率可达 83 %。
 - (3) 微滤膜对钠盐没有明显的截留作用。
- (4) 微滤膜可以将二氧化硅截留,截留率可达80%以上。

参考文献

- 1 徐南平,等.无机膜在工业废水处理中的应用与展望.膜科学与技术,2000,20(3):23~28
- 2 A S Jonsson and R Winnerstend. The application of membrane technology in the pulp and paper industry Desalination ,1985 ,53. 181 \sim 196
- 3 张柯,等.造纸工业蒸煮废液的综合利用与污染防治技术.北京:中国轻工业出版社,1992.176~198
- 4 北京造纸研究所. 造纸工业化学分析. 北京:中国轻工业出版社. 1975. 227~237
- 5 陆雍森. 碱木素的性质、混凝机理与应用研究. 钱易. 郝吉明. 环境科学与工程进展——顾夏声教授八十寿辰庆贺文集. 北京:清华大学出版社,1998.54~61
- 6 EW 马科隆, TM 格雷斯著. 最新碱法制浆技术. 曹邦威译. 北京:中国轻工业出版社,1998.507
- 7 造纸工业碱回收编写组. 造纸工业碱回收. 北京:中国轻工业出版 社,1977.58~67
- 8 刘景洋,汪萍. 稻草制浆过程中硅的形态变化. 北京:轻工业学院 学报,1999,17(1):24~29

△作者通讯处:100084 清华大学环境科学与工程系

电话:(010)62772838 62785684

收稿日期:2001-3-19



WATER & WASTEWATER ENGINEERING

Vol. 27 No. 11 November 2001

- Design and Equipment of Compressed Air System in Water works You Dingpeng (76)

 Abstract: The process design of compressed air pipeline system in waterworks is discussed and problems related to air purity and equipments selection were emphasized. Some practical examples were given to explain the principles and viewpoints in deal.